S63-115435 U

The subject matter is a fluid gas dispersion apparatus comprised of a lot of particles not easy to react with halogen and of a bottom plate on which that particles are stratified, wherein a number of small holes, which pass halogen but not pass the above-mentioned particles, are made in the bottom plate and partition walls are also prepared on the plate so as to divide the particles into the groups consisting of plural particles.

® 日本国特許庁(JP)

⑪実用新案出願公開

◎ 公開実用新案公報(U) 昭63-115435

@Int_Cl_4

識別記号

庁内整理番号

❷公開 昭和63年(1988) 7月25日

B 01 J 8/44

8618-4G

審査請求 未請求 (全 頁)

図考案の名称 流動ガス分散装置

> 頤 昭62-6776 ②実

魯出 願 昭62(1987)1月19日

小 笠 原 忠 司 兵庫県尼崎市東浜町1番地 大阪チタニウム製造株式会社 Ø考 案 者

兵庫県尼崎市東浜町1番地 大阪チタニウム製造株式会社 ⑪考 案 者 吉 富

内

兵庫県尼崎市東浜町1番地 大阪チタニウム製造株式会社 砂考 案 者 松尾 俊 眀

内

包出 願 人 大阪チタニウム製造株 兵庫県尼崎市東浜町1番地

式会社

20代 理 人 弁理士 生形 元重 外1名



明 細 曹

1. 考案の名称

流動ガス分散装置

2 実用新案登録請求の範囲

ハロケン難反応性の多数の粒子と、該多数の粒子の層を載上する底板とからなり、該底板に前記粒子を通過せしめず、ハロケンガスを通過せしめる多数の小孔を穿設するとともに、該多数の小孔を複数個の群に分画する仕切壁を設けてなる流動がス分散装置。

- 3. 考案の詳細な説明
- (産業上の利用分野)

本考察はハロゲンガスを流動させて他の物質と反応せしめるための流動反応炉に内設され、該流動反応炉内のハロゲンガスの流動を分散せしめ、もって前記ハロゲンガスと前記他の物質との反応を均一化するための流動ガス分散装置に関するものである。

〔従来の技術〕

ハロゲンガスを流動させつつ、該ハロゲンガス

414

実明63-115435

を他の物質と反応せしめるための流動反応炉が種 々の分野において使用されている。例えばチタン を製造するに際しては、ハロゲンガスである塩素 C.L. を 原 料 鉱 石 で あ る 酸 化 チ タ ン TiO. に 反 応 せ しめて中間製品である四塩化チタン TiCl。を得 る工程があり、このような工程においては流動反 応炉が使用される。第3図は従来の流動ガス分散 装置を備えた流動反応炉であって、同図(4)はその 正断面図、同図印は同図ののAA矢視断面図、同 図(い)はガスの流れ等を示す模式図である。流動反 応 炉 (l) の 下 部 に ハ ロ ゲ ン ガ ス で あ る 塩 素 を 流 動 反 応 炉 (1) に 導 入 す る た め の ガ ス 導 入 口 (2) が 付 設 さ れ 、 多数の小孔(4)を有する分散板(3)が内設される。 分散板(3)は 塩素に対して難反応性である シリカ 多 数 の 難 反 応 性 粒 子 (5) は 分 散 層 (51)を 成 形 し 、 分 散 層 (51)と 分 散 板 (3)と を も っ て 流 動 分 散 装 置 (8) を 梳 成 す る 。 前 記 難 反 応 性 粒 子 (5) で あ る シ リ カ は 3 mm ないし50 mm 程度の粒子であって、前記小孔 (4) は 前 記 難 反 応 性 粒 子 (5) を 通 過 せ し め ず 、 前 記 ハ



て考案が解決しようとする問題点〕

しかし、上記のような従来の流動ガス分散装置(9)を備えた流動反応が(1)においては、塩素は分散層(51)中の粒径の比較的大きい難反応性粒子(5)であるシリカの近傍に形成される比較的大きい空障

部分を分散層 (51)の全体の中から選択して第3 図 (4)に実線矢印で示すような経路を経て移動するた めに、 塩素は 流動層 (71)内に 均一に 流動しない。 あるいは分散 図 (51)の 厚みが均一になっていない 場合、難反応性粒子(5)であるシリカの分散層のよ り厚みの大きい部分、言いかえればその上部にあ る 流 動 園 (71)の よ り 厚 み の 少 な い 部 分 に 塩 素 は 他 の場所より多く流れる傾向にある。そこで第3図 日に実線矢印で示すような経路を経て移動するた めに、この場合もまた流動層(71)内に均一に流入 しない。従って、塩素の流動層(71)内における流 動が均一になされず、その結果、第3図(八年)中の 斜線ハッチング部分である塩素の非流動部におい て は 原 料 鉱 石 (7) で あ る チ タ ン 鉱 石 と 塩 素 と の 反 応 が行われないために四塩化チタンの収量が減少す るのみならず、前記非流動部に焼結生成物を生成 し、 ガス 流 動 を 阻 害 す る た め に 流 動 反 応 炉 (1) の 性 能を若しく低下させるという問題があった。 (問題点を解決するための手段)

本考案はこのような問題を解決するための手段



を提供するものであって、ハロゲン難反応性の多数の粒子と、該多数の粒子の層を軽上する底板とからなり、該底板に前記粒子を週過せしめずハロゲンガスを通過せしめる多数の小孔を穿設するとともに、該多数の小孔を複数個の群に分画し、該 粒子層より低くない仕切壁を設けてなる流動ガス 分散装置をその要旨とする。ここにハロゲンとは、

弗素 F、 塩素 Cl. 、ヨウ素 I. 、臭素 Br. をいい、ハロゲン 難反応性粒子とは前記ハロゲンに対して反応の遅いシリカ SiO. 、アルミナ Al. O. 、窒化ケイ素 Si. N. 等の粒子をいい、仕切壁とは仮状もしくは管状の壁をもって上記小孔を複数個の群に分割するものをいう。

本考案を図にもとづいて説明する。第1図は本考案の流動ガス分散装置の一実施の態様を備えた流動反応炉(1)を示す図であって、同図(1)はその正断面図、同図回は同図(1)のAA矢視断面図である。第1図(1)ならびに回においては、第3図に示したのと同一物であるものについては同一符号を用いる。本考案の流動ガス分散装置(81)はハロゲン難



(作 用)

上記のような本考案の流動ガス分散装置(81)を備えた流動反応炉(1)を用いて、原料鉱石(7)であるチタン鉱石を塩素と反応させて、四塩化チタンを得るには、前記流動反応炉(1)の分散層(51)の上方に原料鉱石(7)である直径100μm ないし2m程度のチタン鉱石の粒子ならびにコークス粒子の混

合粉体を充填した後、800℃ないし1100℃ に加熱するとともに、ハロゲンガスである塩素を ガス導入口(2)より流動反応炉(1)内へ導く。前記塩 素は分散板(3)の小孔(4)および該小孔(4)を複数個の 群に分画する板状の仕切壁的もしくは管状の仕切 壁 (61)に 仕 切 ら れ た ハ ロ ゲ ン 難 反 応 性 粒 子 (5) で あ る シ リ カ で 形 成 さ れ た 分 散 層 (51)を 通 過 す る 。 該 **通過の間に、前記塩素は板状の仕切壁(6)もしくは** 管 状 の 仕 切 壁 (61)に 仕 切 ら れ た 分 散 層 (51)中 の 粒 径の比較的大きい難反応性粒子(5)であるシリカの 近傍に形成される比較的大きい間際部分を、前記 仕切られた分散層(51)の中から選択して、第1図 (4) 6 し く は 第 2 図 (4) に 実 線 矢 印 で 示 す よ う な 経 路 を移動するために、 塩素は流動 層(71)内に均一に 流入する。従って、塩素の流動層(71)内における 流動が均一になされ、その結果原料鉱石のである チタン鉱石と塩素との反応が均一に行われる。 (実施例1)

第1図の流動ガス分散装置(以下、本考案装置1という)を備えた流動反応炉と第2図の流動ガ



ス分散装置(以下、本考案装置2という)を備え た流動反応炉と従来の流動ガス分散装置(以下、 従来装置という)を備えた流動反応炉にそれぞれ 模し、第1表の諸元を有する実験装置を透明塩化 ピニールで製作し、それぞれ直径100 um ない し 5 0 0 μm のチタン鉱石の粒子とコークスの粒 子の混合粉体を充填して流動層を形成した後、ガ ス 導 入 口 よ り 空 気 を 1880 L/min な ら び に 1130 Q/min の流量をもって送給し、流動層内における 気泡の発生頻度率ならびに非流動部の発生状況を 観察した結果を第2表に示す。ここに気泡発生頻 皮率とは流動 層内の気泡発生の最も多い場所にお ける気泡発生頻度 (個/秒) の気泡の発生の最も少 い場所における気泡発生頻度(個/秒)に対する比 率をいい、ガスの流れの均一性を示す指標である。 (以下余白)



第 1 表

流動反応炉	直	[径	40 cm		
対応部分	启	5 8	2 m		
	羽	数	31個		
		本考案装置	板状		
	住	1	高さ 20㎝		
流動がス			10個の小孔の群に分画		
分散装置	切	本考案装置	管状		
対応部分		2	高さ 20㎝		
	壁		15個の小孔に付設		
		従来装置	なし		
分散局	材 質		シリカ・		
	đ	(径	3~20 mm		
流動層	材 質		チタン鉱石、コークス		
	ď	〔 径	100~500 μm		



第 2 表

	送入空気量	本考案装置	本考案装置	従来装置
	(Q/min)	1	2	
気泡発生頻度率	1130	1.8	1.5	6.5
	1880	1. 3	1. 2	2
非流動部	1130	なし	なし	恒常的に発生
(外側からの観察)	1880	なし	なし	時々発生

第2表の結果から本考案装置においては従来装置におけるよりも気泡発生頻度率が小さく、即ち、 流動層におけるガス流動が均一であり、また本考 案装置においては非流動部を生じないことがわかる。

(実施例2)

本考案装置を 備えた 直径 1. 5 m、 高さ 4 m の流動 反応がと 従来装置を 備えた 同一寸法の 流動 反応がにそれぞれ直径 3 mm ないし 5 0 mm のシリカ粒子をもって分散層を形成するとともに、 直径 1 0 0 μm なしい 2 mm 程度のチタン鉱石であるルチル鉱石とほぼ同一の粒径を有するコークスである石油



コークスを表した後、1000 では、 1000 をおいて、 1000 をおいて、 1000 をおいて、 1000 をおいて、 1000 をおいて、 1000 をは、 1000 をおいて、 1000 をは、 1000

(考案の効果)

本考案の流動ガス分散装置を使用すれば、流動反応炉の分散層を通過する流動ガスは流動層内に均向した入り、均しに上昇するから、流動層内で均した反応が行われるので製品の収量が増大する。また、流動層内に非流動部を生じないから、該部に焼結生成物を生成することがなく、該焼結生成



物によってガス流動を阻害され流動反応炉の性能 が著しく低下することがない等の効果が得られる。 4. 図面の簡単な説明

第 1 図は本考案の流動がス分散装置の一実施の態様を備えた流動反応が多くがりの A A 矢 視断面図である。第 2 図にはる 第 3 図にはる 同図にはる 9 の A A A 矢 視断面図にはる に 節面図にはる 6 図にはる 6 図

1 … 流 動 反 応 炉

2 … ガス導入口

3 … 分 散 板

4 … 小孔

5 … ハロゲン難反応性粒子

51… 分 散 層

6 … 仕 切 壁

61… 仕切壁

7 … 原料鉱石

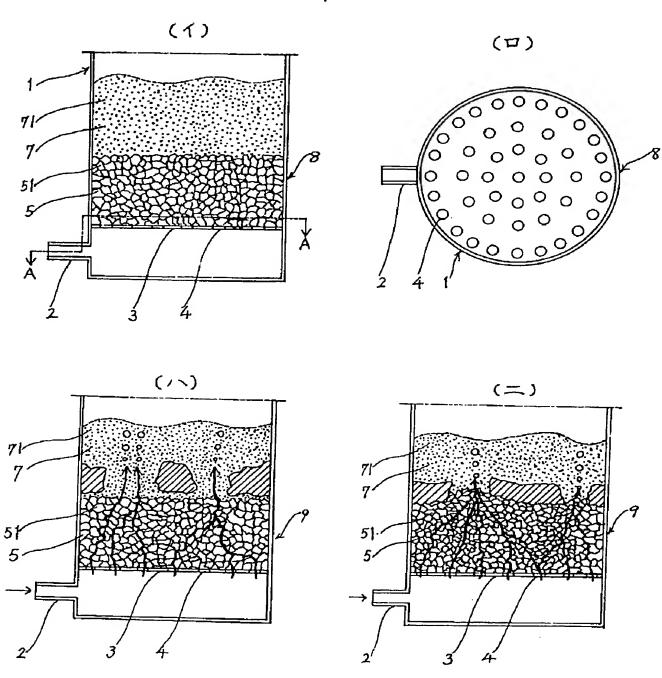
71… 流 動 層

8 … 流動ガス分散装置

- 81… 流動ガス分散装置

:

第3図



- 63-11 実間63-11

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS

IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES

FADED TEXT OR DRAWING

BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING

SKEWED/SLANTED IMAGES

COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS

GRAY SCALE DOCUMENTS

LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT

REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

☐ OTHER:

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.